## This Page Is Inserted by IFW Operations and is not a part of the Official Record

### **BEST AVAILABLE IMAGES**

Defective images within this document are accurate representation of The original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

### IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents will not correct images, please do not report the images to the Image Problem Mailbox.

(19) RÉPUBLIQUE FRANÇAISE

#### INSTITUT NATIONAL DE LA PROPRIÉTÉ INDUSTRIELLE

**PARIS** 

11) N° de publicati n :

(à n'utiliser que pour les commandes de reproduction) 2 667 728

(21) N° d'enregistrement national :

90 12583

(51) Int Cl<sup>5</sup> : H 01 M 4/86, 8/00

(12)

#### **DEMANDE DE BREVET D'INVENTION**

**A1** 

- 22) Date de dépôt : 08.10.90.
- (30) Priorité :

71 Demandeur(s) : SORAPEC Société Anonyme — FR.

(72) Inventeur(s): Bronoel Guy, Besse Serge et Tassin

- Date de la mise à disposition du public de la demande : 10.04.92 Bulletin 92/15.
- 66 Liste des documents cités dans le rapport de recherche : Se reporter à la fin du présent fascicule.
- 60 Références à d'autres documents nationaux apparentés :
- (73) Titulaire(s) :
- (74) Mandataire: Cabinet Michel Moinas.

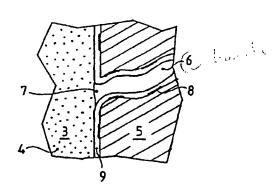
54) Pile à combustible.

(57) La pile à combustible comprend au moins deux électrodes poreuses, un catalyseur (8) étant dispersé à la surface des pores (7). Les pores (7) et la face interne des électrodes sont revêtus d'un électrolyte solide sous forme d'un film (9) constitué d'un polymère à conduction protonique, et les électrodes ensement par leur face interne une matrice (3) poreuse remplie d'un électrolyte liquide acide (4).

(4).
Le film solide (9) de polymère à conduction protonique, qui peut être un film continu, peut être constitué d'un aminosil du type:

$$(SiO_3)_2 - (CH_2)_3 NH_2$$
, HNX

ou un composé perfluoré.



FR 2 667 728 - A



#### PILE A COMBUSTIBLE

La présente invention se rapporte à une pile à combustible, du type pile à combustible hydrogène-oxygène.

5

Depuis quelques années, on a atteint des performances très intéressantes dans les piles à combustible hydrogène-oxygène, dans lesquelles on emploie comme électrolyte une membrane en polymère à conduction protonique. Le système le plus efficace comporte des électrodes ayant une structure dite à triple contact, la liaison entre le catalyseur dispersé à la surface des pores de l'électrode et la membrane étant assurée par un film de polymère également conducteur protonique.

15

10

La demanderesse a mis en évidence que l'efficacité de la pile n'est pas liée à l'emploi d'une membrane comme électrolyte, mais essentiellement au mode de transport des espèces et des charges dans le domaine où coexistent catalyseur, film d'électrolyte solide et gaz. Il faut en effet noter que l'utilisation de membrane comporte divers inconvénients:

20

a) Pour des épaisseurs de membrane aisément réalisables industriellement, la résistance introduite par la membrane est supérieure, même pour les meilleurs matériaux dont on dispose actuellement, à celle induite par un électrolyte conventionnel d'épaisseur sensiblement équivalente.

- b) Le maintien d'un bon équilibre d'hydratation de la membrane est un point délicat, le transport des molécules d'eau étant plus difficile au sein d'une membrane que dans un électrolyte liquide.
- c) Le coût des membranes est actuellement un frein important au développement de ces piles.

5

10

15

20

En effet, bien qu'on puisse relever dans la littérature l'obtention de densités de courant pouvant atteindre 2 A/cm2, ce qui minimise la surface de membrane à utiliser (soit 0,1 m²/kW), ces valeurs sont relatives à des électrodes comportant des taux de platinoïdes importants et sont obtenues pour des tensions de pile relativement faibles (0,5-0,6 V). Dans de nombreuses applications telles que dans les véhicules électriques, on devra opérer avec des rendements élevés et des électrodes dépourvues de platine, ce qui conduira à des densités de courant cinq à dix fois plus faibles. Dans ces conditions, même dans des hypothèses de grande production, l'utilisation de membrane conduirait à des surcoûts inadmissibles.

L'invention résoud ces problèmes en proposant une pile à combustible sans menbrane, laquelle comprend au moins deux électrodes poreuses, avantageusement du type à triple contact, un catalyseur étant dispersé à la surface des pores.

Les pores et la face interne des électrodes sont revêtus d'un film solide constitué d'un polymère à conduction protonique, et les électrodes enserrent par leur face interne une matrice poreuse remplie d'un électrolyte liquide acide.

5

10

15

20

Avantageusement, le film solide est continu et le diamètre des pores est choisi de telle façon que la tension capillaire assurant la rétention de l'électrolyte liquide dans la matrice est plus importante que celle qui existe entre l'électrolyte liquide et les pores constituant les électrodes. On est ainsi assuré d'une bonne cohésion et d'une bonne intégrité de structure.

De préférence, la résistance surfacique de la matrice imprégnée d'électrolyte liquide est inférieure à 0,3 Ohm.cm. La porosité de la matrice et son épaisseur sont choisies en conséquence.

L'électrolyte solide polymère peut être un aminosil du type  $(SiO_3)_2$  -  $(CH2)_3$  NH<sub>2</sub>, NHX, un composé perfluoré, un polyphosphate ou une autre substance portant des charges ioniques ou apte à donner des H<sup>+</sup> libres.

Le film de conducteur protonique a avantageusement une épaisseur comprise entre 20 et 2 000 Angströms et la structure poreuse comprend au moins un constituant hydrophobe, par exemple du polytétrafluoroéthylène.

Les piles sans membrane selon l'invention ont des bonnes caractéristiques d'électrode et comportent dans leur structure un électrolyte polymère solide et un espace inter-électrode comportant un électrolyte liquide. On notera que le polymère incorporé à l'électrode à triple contact étant à conduction protonique, l'électrolyte liquide associé sera acide.

L'ensemble composite électrolyte liquide/électrode, considéré par exemple au niveau de la cathode ou s'opère la réduction de O2, devra permettre de réaliser au mieux les fonctions suivantes:

- a) le transfert électronique entre le catalyseur et le support de collecte de décharge,
  - b) le transfert aisé de O₂ de la phase gazeuse au catalyseur à travers un film d'électrolyte solide,
  - c) le transport aisé des protons jusqu'à l'interface réactionnelle,
- d) l'élimination rapide des moles H₂O formées à l'interface réactionnelle vers la surface de l'électrode ou à la rigueur vers l'électrolyte liquide.

15

L'invention résulte d'un compromis. En effet, si la fonction (b) implique que la couche d'électrolyte solide recouvrant le catalyseur soit perméable à 02 et la moins épaisse possible, la fonction (c), en revanche, recouvrant la caractéristique de conduction ionique de l'électrolyte s'effectuera d'autant mieux que l'épaisseur sera plus grande.

On a ainsi pu montrer qu'en fonction de la porosité de l'électrode, de l'aire de la surface réactionnelle et des densités locales de courant, cette épaisseur sera comprise entre 20 et 200 Angströms. Dans les cas où cette couche est discontinue et, si, comme cela est possible, elle est remplacée localement par un matériau hydrophobe et perméable à O2, l'épaisseur de la couche de polymère peut être accrue jusqu'à une valeur de 2 000 Angströms.

5

10

15

20

25

La fonction (d) impose, dans le cas d'une élimination de H2O à l'interface gaz/solide, une épaisseur la plus faible possible de cette couche. Par ailleurs la continuité de conduction ionique par H+ entre les deux électrodes impose une jonction entre l'électrolyte liquide et l'électrolyte solide. Toutefois, il a été remarqué que dans le cas d'une électrolyte liquide libre, son confinement ne peut être limité à l'espace inter-électrode et par conséquent on observe un noyage des pores par l'électrolyte, ce qui dans ces conditions conduit à une polarisation excessive, car l'apport en 02 se fait alors très mal. La matrice va donc avoir des pores très fins (par exemple inférieurs à 1 000 Angströms) mais en quantité telle que la conduction ionique de la matrice contenant son Tel est le cas par exemple de soit convenable. électrolyte structures poreuses en polypropylène ou polyéthylène où la porosité est obtenue par mélange du polymère avec une poudre fine de SiO2. Les essais effectués montrent que le noyage est effectivement évité.

On peut préparer la pile à combustible très simplement en réalisant d'abord les électrodes par enduction ou laminage-compactage, les électrodes recevant une dispersion de catalyseurs par divers techniques, telles que réduction chimique, adsorption sélective, pulvérisation cathodique, etc. On presse alors deux électrodes, l'une pour  $O_2$ , l'autre pour  $E_2$ , sur la matrice poreuse qui a été préalablement imbibée d'électrolyte acide ou qui le sera après montage. Les électrodes diffèrent généralement, mais pas obligatoirement, par la nature du catalyseur selon qu'il s'agit de l'électrode à hydrogène ou de l'électrode à oxygène.

L'invention sera mieux comprise en référence aux dessins annexés, donnés à titre d'exemple non limitatif. Dans ces dessins, où toutes les vues sont en coupe :

- la figure 1 est une vue de principe, schématique, d'une pile à combustible selon l'invention,
- la figure 2 est une vue détaillée de l'interface entre le film solide et la matrice poreuse remplie d'électrolyte liquide, et
- la figure 3 est une vue agrandie de la figure 2, expliquant le fonctionnement de la pile.

Comme on le voit sur la figure 1 pour la clarté de laquelle on a représenté le film solide revêtant uniquement la face interne de l'électrode, la pile se compose de deux électrodes 1 et 2 enserrant une matrice poreuse 3 remplit d'un électrolyte liquide acide 4. Comme électrolyte liquide, on peut choisir par exemple l'acide sulfurique ou les acides phosphoriques. Quant à la matrice, qui bien sûr doit être isolante électriquement, elle peut être constituée de structures poreuses de polyéthylène ou de polypropylène mélangées avec une fine poudre de silice.

20

25

15

5

10

Comme on le voit plus en détail sur la figure 2, l'électrode est composée d'un substrat conducteur 5, qui peut être choisi parmi le carbone poreux, les carbures métalliques, etc. Le substrat 5 présente des pores 7 prolongés par des canaux 6, à la surface desquels a été dispersé un catalyseur 8. On trouve également du catalyseur sur la face interne de l'électrode, c'est-à-dire sur

che distribution

5

10

15

20

la face de l'électrode en contact avec la matrice 3 poreuse chargée de l'électrolyte liquide 4.

Comme catalyseur 8, on peut utiliser le platine, les carbures métalliques, par exemple le carbure de tungstène pour l'électrode à hydrogène, ou encore des métaloporphyrines dispersées et pyrolysées pour l'électrode à oxygène. On trouve enfin, enrobant le tout, face interne de l'électrode et canaux 6, le film solide 9 constitué d'un polymère à conduction protonique. Comme polymère, on peut utiliser l'une des substances mentionnées plus haut, par exemple des polymères perfluorés portant des groupes SO<sub>3</sub>— tels que ceux vendus par Dow Chemical, ou par Du Pont de Nemours sous la marque Nafion.

Comme on le voit sur la figure 3, où c'est l'électrode à oxygène ou électrode positive qui a été représentée, le gaz oxygène vient en contact avec le catalyseur 8 en suivant un canal 6 et à travers le film 9. Sur ce catalyseur 8 arrive également des ions hydrogène en provenance de la matrice 3 remplie de l'électrolyte liquide 4 et les électrons fournis par le substrat conducteur 5. L'oxygène réagit avec ces entités pour former de l'eau, qui diffuse à travers le film solide 9 et est évacué par les canaux 6.

L'hydrogène peut être de l'hydrogène pur ou dilué dans des gaz inertes,  $N_2$  ou  $CO_2$  par exemple, ou encore un gaz de craquage d'ammoniac ou de reformage des alcools, gaz qui est riche en  $H_2$ .

L'oxygène peut être pur ou dilué par des gaz inerte, cas notamment de l'air.

#### Exemples 1 à 6

5

10

15

20

25

On réalise une électrode à triple contact par une d'empâtage par laminage-compactage dans une mousse opération métallique d'or (exemples 1 et 2 ) ou par enduction mécanique sur un substrat en carbone poreux par Stackpole sous la marque Stackpole PC 206 (exemples 3 et 4) ou par Zoltek sous la marque Panex PW3 (exemples 5 et 6), d'un mélange comportant 20 mg/cm² de noir de carbone vendu par Cabot sous la marque Vulcan (exemples 1, 3 et 5) ou par Degussa sous la marque Printex (exemples 2, 4 et 6), lequel est revêtu d'une dispersion de platine à raison de 10 % en masse par rapport au carbone, et d'un liant introduit sous la forme d'une suspension de polytétrafluoroéthylène PTFE 30 N telle que masse PTFE /(masse carbone + masse Pt) = 0,36 avant l'empâtage-séchage de la pâte et reprise par l'isopropanol pour le laminage, puis on sèche 2 h à 300°C. On imprèque sous vide cette électrode dans une solution de Nafion 117 (marque de De Pont de Nemours, distribué par Aldrich) à 5 % de telle façon que la masse de Nafion 117 soit comprise entre 5 et 10 mg/cm<sup>2</sup>.

Après séchage, les deux électrodes ainsi constituées sont placées dans un montage qui les plaquent sur une matrice en polyéthylène poreux ayant une épaisseur de 0,2 mm, inbibée d'une solution 2N de  $H_2SO_4$ . En alimentant en  $O_2$  l'une des électrodes et l'autre en  $H_2$  avec une surpression d'environ 50 g/cm² on constate

qu'à 23°C le système débite sous une tension de 0,7 V un courant de 1'ordre de 200 mA/cm², valeur sensiblement voisine pour tous les exemples 1 à 6.

#### REVENDICATIONS

1. Pile à combustible, comprenant au moins deux électrodes poreuses (1,2), un catalyseur (8) étant dispersé à la surface des pores (7), caractérisée en ce que les pores (7) et la face interne des électrodes (1,2) sont revêtus d'un électrolyte solide sous forme d'un film solide (9) constitué d'un polymère à conduction protonique, et que les électrodes (1,2) enserrent par leur face interne une matrice poreuse (3) remplie d'un électrolyte liquide acide (4).

5

10

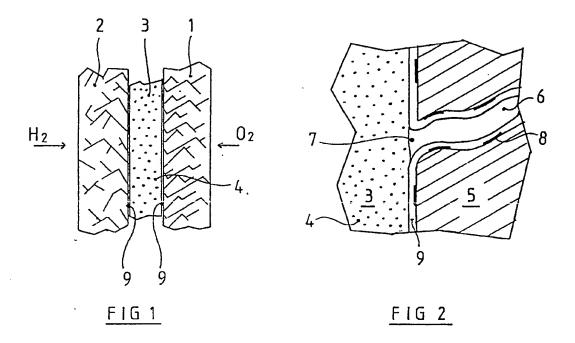
15

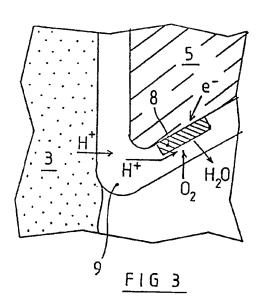
- 2. Pile selon la revendication 1, caractérisée en ce que la tension capillaire assurant la rétention de l'électrolyte liquide dans la matrice (3) est supérieure à celle qui existe entre l'électrolyte liquide (4) et les pores (7) constituants les électrodes (1,2).
- 3. Pile selon la revendication 1 ou 2, caractérisée en ce que la résistance surfacique de la matrice (3) imprégnée d'électrolyte liquide (4) est inférieure à 0,3 Ohm.cm.
- 4. Pile selon la revendication 1, caractérisée en ce que le film solide (4) de polymère à conduction protonique est un film continu.

5. Pile selon la revendication 1, caractérisée en ce que l'électrolyte solide polymère est un aminosil du type :

$$(SiO_3)_2 - (CH_2)_3 NH_2, HNX$$

- 5 6. Pile selon la revendication 1, caractérisée en ce que l'électrolyte solide polymère est un composé perfluoré.
  - 7. Pile selon la revendication 1 ou 4, caractérisée en ce que le film (4) de conducteur protonique a une épaisseur comprise entre 20 et 2 000 Angströms.
- 10 8. Pile selon la revendication 1, caractérisée en ce que le substrat poreux (5) dans lequel est dispersé le catalyseur (8) et sur lequel est déposé le film (7) de conducteur protonique, comprend au moins un constituant hydrophobe.
- 9. Pile selon la revendication 8, caractérisée en ce que le constituant hydrophobe est du polytétrafluoroéthylène.





No d'enregistrement national

#### institut national

de la

#### PROPRIETE INDUSTRIELLE

#### RAPPORT DE RECHERCHE

établi sur la base des dernières revendications déposées avant le commencement de la recherche FR 9012583 FA 450805

Catégorie	JMENTS CONSIDERES COMME Citation du document avec indication, en cas d		concernées de la demande	
атедоле	des parties pertinentes		examinée	
X	EXTENDED ABSTRACTS, vol. 86-1, 1986, abrégé no. 537, Spring M Boston, MA, US; S. SRINIVASAN "Enhanced electrode kinetics i phosphoric acid fuel cells by nafion coated porous gas diffuelectrodes" * Page 773, colonne de gauche, paragraphes 2-3; colonne de dr paragraphe 2 *	eeting, et al.: n use of sion	1,4,6	
Y	IDEM		2,8,9	
Y	US-A-4 610 938 (A.J. APPLEBY)  * Revendications 1,4; colonne 56-61; colonne 2, ligne 34 - c ligne 20; exemple *	1, lignes	8,9	·
Y	GB-A-2 047 457 (ENERGY RESEAR * Revendication 18 *	CH CORP.)	2	
Υ .	CH-A- 510 332 (AG BROWN & BO * Colonne 3, lignes 56-58; revendication 1 *	VERI)	2	DOMAINES TECHNIQUES RECHERCHES (Int. CL5)  H 01 M
X	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN, vol 75 (E-306)[1798], 4 avril 1985 JP-A-59 209 278 (HITACHI SEISA K.K.) 27-11-1984 * Abrégé entier *	; &	1,4,6	,
Υ .	US-A-4 517 260 (K. MITSUDA) * Revendication 1; figure 2a; 4, lignes 3-10 *	colonne -/-	1	
		ment de la recherche 6–1991	D'HO	Examinateur ONDT J.W.
X: particulièrement pertinent à lui seul Y: particulièrement pertinent en combinaison avec un autre document de la même catégorie A: pertinent à l'encontre d'au moins une revendication ou arrière-plan technologique général		evet bénéficiant d' ôt et qui n'a été ; à une date postéri nands es raisons	one date antérieure oublié qu'à cette date	

#### REPUBLIQUE FRANÇAISE

I INSTITUT NATIONAL

RAPPORT DE RECHERCHE

2667728 2 N° d'enregistrement national

de la

PROPRIETE INDUSTRIELLE

établi sur la base des dernières revendications déposées avant le commencement de la recherche FR 9012583 FA 450805

atégorie	JMENTS CONSIDERES COMME I Citation du document avec indication, en cas de		de la demande	
ategorie	des parties pertinentes		examinée	
Y	US-A-3 276 910 (R. GRASSELLI * Revendications 1,2; colonne * 28-35 *		1	
A	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN, vol 239 (E-206)[1384], 25 octobre JP-A-58 128 668 (HITACHI SEISA 01-08-1983 * Abrégé en entier *	1983; &	1	
<b>A</b>	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN, vol 187 (E-516)[2634], 16 juin 198 JP-A-62 017 953 (HITACHI LTD) 26-01-1987 * Abrégé en entier *	. 11, no. 7; &	1	
A	EXTENDED ABSTRACTS, vol. 86-2, octobre 1986, abrégé no. 160, Princeton, NJ, US; M.N. SZENTI al.: "Oxygen reduction at perfluorosulfonate ionomer fil Pt electrodes - Kinetics and permeability"  * Page 237, colonne de gauche, paragraphe 2 *	page 237, MAY et m-coated	1	DOMAINES TECHNIQUES RECHERCHES (Int. Cl.5)
A	US-A-3 297 484 (L.W. NIEDRACH * Revendications 1,11,12 *	)	1	
		pent de la recherde 6-1991	U I III	Examinateur DNDT J.W.
			<u> </u>	
Y : p2: 2:: A : pe: ou	CATEGORIE DES DOCUMENTS CITES  rticulièrement pertinent à lui seul  rticulièrement pertinent en combinaison avec un  tre document de la même catégorie  rtinent à l'encontre d'au moins une revendication  artièro-plan technologique général  vulgation non-écrite	2 l2 dzie de dép de dépôt ou qu'é D : cité dans l2 dem L : cité pour d'autre	vet bénéficiant d ôt et qui n'a été i une date postér iando s raisons	l'une date antérieure publié qu'à cette date

DERWENT-ACC-NO: 1992-177254

DERWENT-WEEK: 199222

**COPYRIGHT 1999 DERWENT INFORMATION LTD** 

TITLE: Hydrogen-oxygen fuel cell - uses solid electrolyte made of conductive polymer over porous electrodes which enclose porous matrix holding acid electrolyte

INVENTOR: BESSE, S; BRONOEL, G; TASSIN, N

PATENT-ASSIGNEE: SORAPEC SARL [SORAN]

PRIORITY-DATA: 1990FR-0012583 (October 8, 1990)

PATENT-FAMILY:

PUB-NO PUB-DATE LANGUAGE PAGES MAIN-IPC

FR 2667728 A1 April 10, 1992 N/A 015 H01M 004/86

APPLICATION-DATA:

PUB-NO APPL-DESCRIPTOR APPL-NO APPL-DATE

FR 2667728A1 N/A 1990FR-0012583 October 8, 1990

INT-CL\_(IPC): H01M004/86; H01M008/00 ABSTRACTED-PUB-NO: FR 2667728A

#### **BASIC-ABSTRACT**:

The fuel cell has two porous electrodes (1,2) with a catalyser (8) dispersed over the pores (7). The pores and the internal face of the electrodes are coated with a solid electrolyte formed as a solid film (9) of a conductive polymer. The electrodes enclose a porous matrix (3) filled with an acidic liq. electrolyte (4).

The capillary tension that retains liq. electrolyte in the matrix is greater than that between the liq. electrolyte and the electrode pores.

ADVANTAGE - Fuel cell without membrane, reducing cost of mfr. and reducing cell internal resistance.

CHOSEN-DRAWING: Dwg.2/3

CLIPPEDIMAGE= FR002667728A1

PUB-NO: FR002667728A1

DOCUMENT-IDENTIFIER: FR 2667728 A1

TITLE: Fuel cell

PUBN-DATE: April 10, 1992

**INVENTOR-INFORMATION:** 

NAME COUNTRY

GUY, BRONOEL N/A SERGE, BESSE N/A NOELLE, TASSIN N/A

ASSIGNEE-INFORMATION:

NAME COUNTRY

SORAPEC FR

APPL-NO: FR09012583 APPL-DATE: October 8, 1990

PRIORITY-DATA: FR09012583A (October 8, 1990)

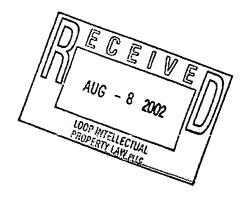
INT-CL\_(IPC): H01M004/86; H01M008/00 EUR-CL (EPC): H01M004/86; H01M008/08

#### ABSTRACT:

The fuel cell comprises at least two porous electrodes, a catalyst (8) being dispersed on the surface of the pores (7). The pores (7) and the inner face of the electrodes are lined with a solid electrolyte in the form of a film (9) consisting of a proton conduction polymer, and the electrodes enclose, by their internal face, a porous matrix (3) filled with an acidic liquid electrolyte (4).

The solid film (9) of proton conduction polymer, which may be a continuous film, may consist of an aminosil of the type: <IMAGE> or a perfluorinated compound. <IMAGE>

French Patent No. 2 667 728 A1



Ref.: FR 2667728

# FRENCH REPUBLIC NATIONAL INSTITUTE OF INDUSTRIAL PROPERTY PATENT NO. 2 667 728 A1

Int. Cl. [illegible];

H 01 M 4/86

8/00

Filing No.:

90 12583

Filing Date:

October 8, 1990

Publication Date:

April 10, 1992

Bulletin 92/15

References Cited:

Indicated at the end of this

document.

#### FUEL CELL

· Inventors:

Guy Bronoel, Serge Besse, and

Noëlle Tassin

Applicant:

Sorapec Société Anonyme - FR.

Agent:

Cabinet Michel Moinas.

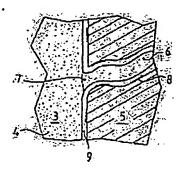
#### [Abstract]

The fuel cell comprises at least two porous electrodes, a catalyst (8) being dispersed on the surface of the pores (7). The pores (7) and the inner face of the electrodes are lined with a solid electrolyte in the form of a film (9) consisting of a proton-conducting polymer, and the electrodes enclose, by their internal face, a porous matrix (3) filled with an acidic liquid electrolyte (4).

The solid film (9) of proton-conducting polymer, which may be a continuous film, may consist of an aminosit of the type:

 $(SiO_3)_2 - (CH_2)_3 NH_2, HNX$ 

or a perfluorinated compound.



The invention concerns a fuel cell of the hydrogen-oxygen type.

For several years now, attempts have been made to achieve very interesting performances in hydrogen-oxygen fuel cells, in which a proton-conducting polymer membrane is used as the electrolyte. The most effective system involves the use of electrodes having a so-called triple contact structure, with a polymer film that also conducts protons acting as the link between the catalyst dispersed over the surface of the pores of the electrode and the membrane.

The applicant has shown that the effectiveness of the cell is not linked to the use of a membrane as the electrode, but in essence to the mode of conveying the forms and charges in the field where the catalyst, the solid electrode film, and the gas coexist. In fact, it should be noted that the use of a membrane involves a number of disadvantages:

- a) For membrane thicknesses that are easily produced industrially, the resistance introduced by the membrane is greater, even for the best currently available materials, than that produced by a conventional electrolyte with roughly the same thickness.
- b) Maintaining good hydration balance in the membrane is quite delicate, since the conveyance of water molecules is more difficult in a membrane than in a liquid electrolyte.
- e) The cost of membranes is currently a significant obstacle to the development of such cells.

In fact, while the literature does report that current densities may be as high as 2 A/cm<sup>2</sup>, which minimizes the membrane surface to be used (namely, 0.1 m<sup>2</sup>/kW), these values are relative to electrodes that have significantly high platinoid levels and are obtained in relatively low voltage cells (0.5-0.6 V). In many applications, such as electric vehicles, it is necessary to operate with high efficiencies and with platinum-free electrodes, which results in current densities that are five to ten times lower. In these conditions, even if mass produced, the use of a membrane would lead to unacceptable additional cost.

The invention solves these problems by offering a fuel cell without membrane, which comprises at least two porous electrodes, advantageously of the triple contact type, with a catalyst dispersed over the surface of the pores.

The pores and the inner face of the electrodes are lined with a solid film consisting of a proton-conducting polymer, and the electrodes enclose by their internal face a porous matrix filled with an acidic liquid electrolyte.

Advantageously, the solid film is continuous, and the diameter of the pores is chosen so that the capillary tension that holds the liquid electrolyte in the matrix is greater than that between the liquid electrolyte and the pores that form the electrodes. This guarantees good cohesion and good structural integrity.

The surface resistance of the matrix filled with liquid electrolyte is preferably less than  $0.3 \Omega$  cm. The porosity of the matrix and its thickness are chosen accordingly.

The solid polymer electrolyte may be an aminosil of the type (SiO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>-(CH<sub>2</sub>)<sub>3</sub> NH<sub>2</sub>, HNX, a perfluorinated compound, a polyphosphate, or substance carrying ionic charges or capable of producing free H<sup>+</sup>.

The thickness of the proton-conducting film is advantageously between 20 and 2000 Å, and the porous structure comprises at least one hydrophobic ingredient, such as a polytetrafluoroethylene.

The cells without membrane according to the invention have good electrode characteristics and contain in their structure a solid polymer electrolyte and an interelectrode space containing a liquid electrolyte. It should be noted that because the polymer incorporated in the triple-contact electrode is proton conducting, the related liquid electrolyte shall be acidic.

The liquid electrolyte/electrode compound unit, when considered for example from the standpoint of the cathode where O<sub>2</sub> reduction takes place, should be capable of performing at best the following functions:

- a) electronic transfer between the catalyst and the discharge collecting support;
- b) easy O<sub>2</sub> transfer from the gascous phase to the catalyst through a solid electrolyte film:
- c) easy proton transfer to the reaction interface;
- d) speedy elimination of the H<sub>2</sub>O moles formed at the reaction interface towards the surface of the electrode or if need be towards the liquid electrolyte.

The invention results in a compromise. In fact, if function (b) implies that the solid electrolyte layer coating the catalyst is permeable to  $O_2$  and is as thin as possible, function (c), on the other hand, as regards the ionic conduction characteristics of the electrolyte, would work better if it were thicker.

Thus, it has been possible to show that in function of the porosity of the electrode, reaction surface area, and local current densities, this thickness shall be comprised between 20

and 200 Å. In the case where the layer is discontinuous and if possible locally replaced by a hydrophobic material that is permeable to  $O_2$ , the thickness of the polymer layer may be increased up to a value of 2000 Å.

In the case of H<sub>2</sub>O elimination to the gas/solid interface, function (d) requires that this layer be as thin as possible. What is more, the continuity of ionic conduction by H<sup>+</sup> between the two electrodes requires a connection between the liquid electrolyte and the solid electrolyte. However, it has been noted that in the case of a free liquid electrolyte, its containment cannot be confined to the interelectrode space, and as a result flooding of the pores by the electrolyte has been known to happen, which under these conditions would result in excessive polarization since the O<sub>2</sub> intake would function very poorly. Therefore, the matrix will have very small pores (less than 1000 Å, for example), but of sufficient quantity to ensure good ionic conduction of the matrix containing the electrolyte. This is the case, for example, of porous structures of polypropylene or polyethylene where porosity is obtained by mixing the polymer with a fine SiO<sub>2</sub> powder. Tests have shown that flooding is effectively prevented.

The fuel cell may be very simply manufactured by first making the electrodes by coating or laminating-compacting them, with the electrodes receiving catalyser dispersion by means of a variety of methods, such as chemical reduction, selective adsorption, cathode pulverization, etc. Then, the two electrodes, one for O<sub>2</sub> and the other for H<sub>2</sub>, are pressed onto the porous matrix that has already been saturated with acidic electrolyte or which will be after assembly. The electrodes differ generally, although not necessarily, in the nature of the catalyst depending on whether it is a hydrogen or an oxygen electrode.

The invention will be better understood with reference to the attached drawings, given by way of nonlimiting example. In these drawings, which are all cross sections:

- Figure 1 is a schematic view showing the principle of the fuel cell according to the invention:
- Figure 2 is a detailed view of the interface between the solid film and the porous matrix filled with liquid electrolyte; and
  - Figure 3 is an enlarged view of Figure 2, explaining how the cell works.

As Figure 1 shows, where for reasons of clarity the solid film is shown coating the internal face only of the electrode, the cell consists of two electrodes 1 and 2 enclosing porous matrix 3 filled with acidic liquid electrolyte 4. For the liquid electrolyte, it is possible to choose sulfuric acid or phosphoric acids, for example. As far as the matrix is concerned, which must certainly be electrically insulating, it may be made of porous structures of polyethylene or polypropylene mixed with a fine silica powder.

As Figure 2 shows in greater detail, the electrode is composed of conducting substrate 5, which may be chosen from among porous carbons, metal carbides, etc. Substrate 5 has pores 7

extended by channels 6, on the surface of which catalyst 8 is dispersed. Catalyst is also to be found on the internal face of the electrode, in other words, on the face of the electrode that is in contact with porous matrix 3 filled with liquid electrolyte 4.

For catalyst 8, it is possible to use platinum, metal carbides, such as tungsten carbide, for example, for the hydrogen electrode, or dispersed and pyrolyzed metal porphyrins for the oxygen electrode. Finally, coating the whole thing, the internal face of the electrode and channels 6, is solid film 9 consisting of a proton-conducting polymer. For the polymer, it is possible to use one of the above-mentioned substances, such as perfluorinated polymers carrying SO<sub>3</sub>- groups such as those sold by Dow Chemical, or by Du Pont de Nemours under the Nafion trademark.

As Figure 3 shows, where the oxygen or positive electrode is illustrated, oxygen gas comes into contact with catalyst 8 by taking channel 6 and passing through film 9. Also arriving at catalyst 8 are hydrogen ions from matrix 3 filled with liquid electrolyte 4 and the electrons supplied by conducting substrate 5. The oxygen reacts with these entities to form water, which is diffused through solid film 9 and eliminated via channels 6.

The hydrogen may be pure or diluted with inert gases, such as N<sub>2</sub> or CO<sub>2</sub>, for example., or even an ammonium cracking or alcohol reforming gas, which is rich in H<sub>2</sub>. The oxygen may be pure or diluted with inert gases, such as air in particular.

#### Examples 1 to 6

A triple contact electrode is made by means of a coating operation by laminating-compacting in a gold metallic foam (Examples 1 and 2), or by mechanically coating a substrate of porous carbon made by Stackpole under the brand name Stackpole PC 206 (Examples 3 and 4), or by Zoltek under the brand name Panex PW3 (Examples 5 and 6) with a mixture containing 20 mg/cm² of carbon black sold by Cabot under the brand name Vulcan (Examples 1, 3, and 5) or by Degussa under the brand name Printex (Examples 2, 4, and 6), which is lined with a platinum dispersion at a rate of 10 wt% in relation to the carbon, and a binder in the form of a suspension of polytetrafluoroethylene PTFE 30 N, such that the PTFE weight / (carbon weight + Pt weight) = 0.36 before coating-drying the mixture and reworking it with isopropanol for lamination, and then it is dried for 2 h at 300°C. This electrode is vacuum-filled with a solution of Nafion 117 (Du Pont de Nemours trademark distributed by Aldrich) at 5%, so that the weight of the Nafion 117 is between 5 and 10 mg/cm².

After drying, the two electrodes so formed are placed in an assembly that plates them onto a matrix of porous polyethylene with a thickness of 0.2 mm, saturated with a 2N solution of H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>. By supplying one of the electrodes with O<sub>2</sub> and the other with H<sub>2</sub>, with suppression of about 50 g/cm<sup>2</sup>, we find that at 23°C the system yields current on the order of 200 mA/cm<sup>2</sup> at a voltage of 0.7 V, which value is roughly the same for all Examples 1 to 6.

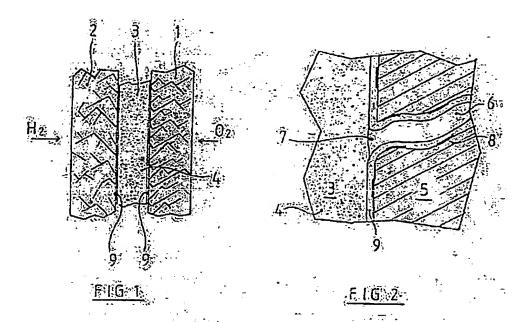
#### **Claims**

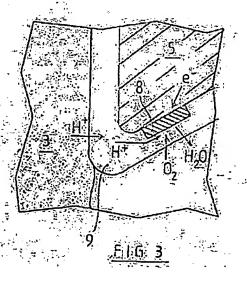
- 1. Fuel cell comprising at least two porous electrodes (1, 2), a catalyst (8) being dispersed on the surface of the pores (7), characterized in that the pores (7) and the inner face of the electrodes (1, 2) are lined with a solid electrolyte in the form of a solid film (9) consisting of a proton-conducting polymer, and that the electrodes (1, 2) enclose, by their internal face, a porous matrix (3) filled with an acidic liquid electrolyte (4).
- 2. Cell according to Claim 1, characterized in that the capillary tension that holds the liquid electrolyte in the matrix (3) is greater than that between the liquid electrolyte (4) and the pores (7) that constitute the electrodes (1, 2).
- 3. Cell according to Claim 1 or 2, characterized in that the surface resistance of the matrix (3) filled with liquid electrolyte (4) is less than 0.3 Ω cm.
- 4. Cell according to Claim 1, characterized in that the solid film (4) [sic] of the proton-conducting polymer is a continuous film.
- 5. Cell according to Claim 1, characterized in that the solid polymer film is an aminosil of the type:

$$(SiO_3)_2 - (CH_2)_3 NH_2, HNX.$$

- 6. Cell according to Claim 1, characterized in that the solid polymer electrolyte is a perfluorinated compound.
- 7. Cell according to Claim 1 or 4, characterized in that the thickness of the proton-conducting film (4) [sic] is between 20 and 2000 Å.
- 8. Cell according to Claim 1, characterized in that the porous substrate (5) on which the catalyst (8) is dispersed and on which the proton-conducting film (7) [sic] is deposited, contains at least one hydrophobic ingredient.
- 9. Cell according to Claim 8, characterized in that the hydrophobic ingredient is a polytetrafluoroethylene.







FRENCH REPUBLIC National Institute of Industrial Property

National Application Number

#### SEARCH REPORT

established on the basis of the most recent claims filed before the start of the search

Fr 9012583 FA 450805

DOC! Category	UMENTS CONSIDERED TO BE RELEVAN  Citation of document with indication where appropriately appropriat			
Y	US-A-3 276 910 (R. GRASSELLI et al.) *Claims 1, 2; column 5, lines 28-35*	1		
A	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN, vol. 7, No. 239 (E-206) [1384], October 25, 1983; & JP-A-58 128 668 (HITACHI SEISAKUSHO) August 1, 1983 *entire abstract*	1		
A	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN, vol. 11, No. 187 (E-516) [2634], June 16, 1987; & JP-A-62 017 953 (HITACHI LTD) January 26, 1987 *entire abstract*	1	TECHNICAL FIELDS	
A	EXTENDED ABSTRACTS, vol. 86-2, October 19-24, 1986, abstract No. 160, page 237, Princeton, NJ, US; M.N. SZENTIMAY et al.: "Oxygen Reduction at Perfluorosulfonate Ionomer Film-coated Pt Electrodes - Kinetics and Permeability"  *Page 237, left column, paragraph 2*	ī	SEARCHED (Int. Cl. <sup>5</sup> )	
A	US-A-3 297 484 (L.W. NIEDRACH) *Claims I, II, 12*	l.		
	Date of completion of the search		Examiner	
	June 25, 1991		J. W. D'Hondt	
	CATEGORY OF CITED D	OCUMENTS		
Y: Particularly relevant if combined with another document of the same category.  A: Technological background.  O: Non-written disclosure.  P: Intermediate document.		arlier patent document, to filing date, ocument cited in the appopulation of the appopulation of the content of	r principle underlying the invention.  atent document, but published on, or after date.  at cited in the application.  at cited for other reasons.  of the same patent family, corresponding	

FRENCH REPUBLIC National Institute of Industrial Property National Application Number

#### SEARCH REPORT

established on the basis of the most recent claims filed before the start of the search Fr 9012583 FA 450805

Category	UMENTS CONSIDERED TO BE RELI Citation of document with indication where a relevant passages		Claims concerned in the examined document	
X Y	EXTENDED ABSTRACTS, vol. 86-1, May abstract No. 537, Spring Meeting, Boston, MASRINIVASAN et al.: "Enhanced Electrode Kinetics in Phosphoric A Cells by Use of Nafion Coated Porous Gas Dif Electrodes" *Page 773, left column, paragraphs 2-3; right oparagraph 2*  [DEM]	A. US; S. Acid Fuel Musion	2,8,9	
Y	US-A-4 610 938 (A.J. APPLEBY)  *Claims 1, 4; column 1, lines 56-61; column 2 line 34 – column 3, line 20; example*	•	8.9	
Υ	GB-A-2 047 457 (ENERGY RESEARCH CO. *Claim 18*	RP.)	2	TECHNICAL FIELDS SEARCHED (Int. Cl. <sup>5</sup> )
Y	CH-A-510 332 (AG BROWN & BOVERI) "column 3, lines 56-58; Claim I"		2	HOTM
X	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN, vol. 9, N (E-306) [1798] April 4, 1985; & JP-A-59 209 (HITACHI SEISAKUSHO K.K.) November 2 *entire abstract*	278	1,4,6	
Y	US-A-4 517 260 (K. MITSUDA) *Claim 1; Figure 2a; column 4, lines 3-10*	<b>-/-</b>	1	
	Date of completion of the search June 25, 1991		,	Examiner . W. D'Honds
<u>,</u>	CATEGORY OF CIT	TED DOCU	MENTS	
<ul> <li>X: Particularly relevant if taken alone.</li> <li>Y: Particularly relevant if combined with another document of the same category.</li> <li>A: Technological background.</li> <li>O: Non-written disclosure.</li> <li>P: Intermediate document.</li> </ul>		T: Theory or principle underlying the invention. E: Earlier patent document, but published on, or after the filing date. D: Document cited in the application. L: Document cited for other reasons.  &: Member of the same patent family, corresponding document.		

DERWENT-ACC-NO: 1992-177254.

DERWENT-WEEK: 199222.

COPYRIGHT 1999 DERWENTINEORMATION LTD

TITLE: Hydrogen-oxygen fuel/cell uses solid electrolyte mede of conductive polymer over porous electrodes which enclose porous matrix holding acid electrolyte

INVENTOR: BESSE, S. BRONOEL G. FASSIN N

PATENT-ASSIGNEE: SORAPEC SARL [SORAN]

PRIORITY-DATA: 1990FR-0012583 (October 8:1990)

PATENT-FAMILY:

PUB-NO PUB-DATE LANGUAGE PAGES MAIN-IPC FR 2667728 A1 April 10, 1992 N/A 015 H01M 004/86

APPLICATION-DATA:

PUB-NO APPE-DESCRIPTOR APPE-NO APPE-DATE FR 2667728A1 N/A 1990ER-0012583 October 8, 1990

INT-CL\_(IPC): H01M004/86; H01M008/00\* ABSTRACTED-PUB:NO: ER-2667728A

#### BASIC-ABSTRACT;

The fuel cell has two porous electrodes (1, 2) with a catalyser (8) dispersed over the pores (7). The pores and the internal face of the electrodes are coated with a solid electrolyte formed as a solid film (9) of a conductive polymer. The electrodes enclose a porous matrix (3) filled with an acidic lique electrolyte (4).

The capillary tension that retains lig electrolyte in the matrix is creater than that between the lig electrolyte and the electrode pores.

ADVANTAGE - Fuel cell without membrane reducing cost of mitrand reducing cells internal resistance.

CHOSEN-DRAWING: Dwg 2/3

## WOOD54351(AI).PLF

CLIPPEDIMAGE= FR002667728A1

PUB-NO: FR002667728'A1

DOCUMENT-IDENTIFIER: FR 2667728 AT

TITLE: Fuel cell

PUBN-DATE Applito 1992

INVENTOR-INFORMATION:

NAME

COUNTRY

GUY, BRONDEL

N/A

SERGE, BESSE.

N/A:

NOELLE, TASSIN

N/A

ASSIGNEE-INFORMATION:

NAME

COUNTRY

SORAPEC

FR.

APPL-NO: FR09012583

APPL-DATE: October 8, 1990

PRIORITY-DATA: FR09012583A (October/8, 1990); INT-CL\_(IPC): H01M004/86; H01M008/00

EUR-CL (EPC): H01M004/86, H01M005/08

#### ABSTRACT:

The fuel cell comprises at least two perous electrodes, a catalyst (8) being dispersed on the surface of the pores (7). The pores (7) and the inner face of the electrodes are lined with a solid electrolyte in the form of a film (9) consisting of a proton conduction polymer, and the electrodes enclose by their internal face, a porous matrix (3) filled with an acidic liquid electrolyte (4).

The solid film (9) of proton conduction polymer, which may be a continuous film, may consist of an aminosil of the type < IMAGE> or a perfluorinated compound. <IMAGE>